PATENT ABSTRACTS OF JAPAN

(11)Publication number:

11-228523

(43) Date of publication of application: 24.08.1999

(51)Int.CI.

CO7C265/04 C07C263/20

(21)Application number: 10-025493

(71)Applicant: SHOWA DENKO KK

(22)Date of filing:

06.02.1998

(72)Inventor:

MISU NAOAKI

MATSUHIRA SHINYA KIHARA MUNEYO

ONISHI YUTAKA

(54) PRODUCTION OF ISOCYANATOALKYL (METH)ACRYLATE

(57)Abstract:

PROBLEM TO BE SOLVED: To provide isocyanatoalkyl (meth)acrylates practically free from hydrolyzable chlorine suitable for electronic material, and their production method.

SOLUTION: The purification of the isocyanatoalkyl (meth)acrylate practically free from hydrolyzable chlorine, is carried out by adding an amine and/or imidazole and a compound having epoxy groups, heating and subsequently distilling until practically free from a 2-chloropropionic acid isocyanatoalkyl ester in the case the isocyanatoalkyl acrylate and a 2methyl-2-chloropropionic acid isocyanatoalkyl ester in the care the isocyanatoalkyl methacrylate.

LEGAL STATUS

[Date of request for examination]

14.06.2004

[Date of sending the examiner's decision of rejection]

[Kind of final disposal of application other than the examiner's decision of rejection or application converted registration]

[Date of final disposal for application]

[Patent number]

[Date of registration]

[Number of appeal against examiner's decision of rejection]

[Date of requesting appeal against examiner's decision of

rejection]

[Date of extinction of right]

(19)日本国特許庁(JP)

(12) 公開特許公報(A)

(11)特許出願公開番号

特開平11-228523

(43)公開日 平成11年(1999)8月24日

(51) Int.Cl.6

識別記号

FΙ

C 0 7 C 265/04 263/20 C 0 7 C 265/04 263/20

審査請求 未請求 請求項の数9 OL (全 7 頁)

(21)出願番号 特願平10-25493

(71) 出願人 000002004

昭和電工株式会社

(22)出願日 平成10年(1998) 2月6日

東京都港区芝大門1丁目13番9号

(72)発明者 三須 直明

福島県河沼郡河東町大字東長原字長谷地 111 昭和電工株式会社東長原工場内

(72)発明者 松比良 伸也

福島県河沼郡河東町大字東長原字長谷地

111 昭和電工株式会社東長原工場内

(72)発明者 木原 宗代

神奈川県川崎市川崎区扇町5番1号 昭和

電工株式会社総合研究所川崎研究室内

(74)代理人 弁理士 矢口 平

最終頁に続く

(54) 【発明の名称】 イソシアナトアルキル (メタ) アクリレートの製造方法

(57)【要約】

【課題】 電子材料用に好適な、実質的に加水分解性塩素を有しないイソシアナトアルキル (メタ) アクリレート、およびその製造方法を提供する。

【解決手段】 アミン類及び/またはイミダゾール類と エポキシ基をもつ化合物を添加して加熱後蒸留して、イ ソシアナトアルキルアクリレートの場合は2ークロロプ ロピオン酸イソシアナトアルキルエステルを、またイソ シアナトアルキルメタクリレートの場合は2ーメチルー 2ークロロプロピオン酸イソシアナトアルキルエステル を、実質的に含有しないようになるまで精製することに より、加水分解性塩素を実質的に含有しないイソシアナトアルキル(メタ)アクリレートの製造方法。

【特許請求の範囲】

【請求項1】 加水分解性塩素を含有するイソシアナトアルキル (メタ) アクリレートの精製工程が、イソシアナトアルキルアクリレートの場合は2-クロロプロピオン酸イソシアナトアルキルエステルを、またイソシアナトアルキルメタクリレートの場合は2-メチル-2-クロロプロピオン酸イソシアナトアルキルエステルを、実質的に含有しないようになるまで精製することを特徴とする加水分解性塩素を実質的に含有しないイソシアナトアルキル (メタ) アクリレートの製造方法。

【請求項2】 精製工程において使用するイソシアナトアルキル (メタ) アクリレートの加水分解性塩素の含有量が100ppm以下である請求項1に記載の製造方法。

 【請求項3】
 加水分解性塩素を含有するイソシアナト

 H₂ N-(CH₂ CH₂ NH), -H

(式中、nは2以上の整数を示す。)

【請求項6】 加水分解性塩素の含有量に対して、1~10倍モルのエポキシ基を含む化合物と0.2~2倍モルのアミン類及び/又はイミダゾール類で処理する請求項3乃至5記載の製造方法。

【請求項7】 イソシアナトアルキル (メタ) アクリレートが 2-イソシアナトエチルメタクリレートである請求項1乃至6 に記載の製造方法。

【請求項8】 イソシアナトアルキルアクリレートの場合は2-クロロプロピオン酸イソシアナトアルキルエステルを、またイソシアナトアルキルメタクリレートの場合は2-メチル-2-クロロプロピオン酸イソシアナトアルキルエステルを、実質的に含有しないことを特徴とする加水分解性塩素を実質的に含有しないイソシアナトアルキル(メタ)アクリレート。

【請求項9】 2-メチル-2-クロロプロピオン酸2 -イソシアナトエチルエステルを実質的に含有しないことを特徴とする加水分解性塩素を実質的に含有しない2 -イソシアナトエチルメタアクリレート。

【発明の詳細な説明】

[0001]

【発明の属する技術分野】本発明は、加水分解性塩素を含むイソシアナトアルキル(メタ)アクリレートから加水分解性塩素を除去した実質的に加水分解性塩素を含まないイソシアナトアルキル(メタ)アクリレート及びその製造方法に関する。本発明で提供される加水分解性塩素を実質的に含まないイソシアナトアルキル(メタ)アクリレートは、特に電子材料用ホトレジスト等の材料、原料として有用である。なお、本発明においては、特に断わらない限り「(メタ)アクリレート」はアクリレートまたはメタクリレートを意味する。

[0002]

【従来の技術】2-イソシアナトエチルメタクリレート に代表されるイソシアナトアルキル (メタ) アクリレー アルキル (メタ) アクリレートをエポキシ基を含む化合物とアミン類及び/又はイミダゾール類で処理しイソシアナトアルキル (メタ) アクリレートの加水分解性塩素の含有量を100ppm以下とする処理工程の後に、精製工程を行う請求項2に記載の製造方法。

【請求項4】 精製工程が溜出温度100℃未満、減圧下、重合禁止剤存在下で行われる蒸留による方法である請求項1乃至3に記載の製造方法。

【請求項5】 アミン類が、トリアルキルアミン(但し、該アルキル基の炭素数は4~15である。)又は下記式(I)で表される化合物であり、イミダゾール類が2-アルキルー4-アルキルイミダゾール(但し、該アルキル基の炭素数はそれぞれ独立に1~3である。)である請求項3又は4に記載の製造方法。

-H · · · · (I)

トは、水酸基、1級又は2級アミノ基等の置換基を有す る化合物のような活性水素をもつ化合物との反応性が高 いイソシアナト基と、ビニル重合可能な炭素-炭素二重 結合の両者を一つの分子中に持つ、工業上きわめて有用 な化合物で、塗料・コーティング材、接着剤、ホトレジ スト、歯科材料、磁性記録材料、等の多くの用途に使用 されている。この化合物は米国特許第2,821,54 4号や特開昭54-5921号公報に記載されているよ うに、ホスゲンを用いて製造され、一般に「加水分解性 塩素」と呼ばれる不純物をその中に含んでいる。なお、 本発明においては、特に断らない限り「加水分解性塩 素」とは加水分解性を有する塩素含有化合物中の塩素を 意味し、例えばイソシアナトアルキル(メタ)アクリレ ートの製造において、得られる目的物含有生成物中に存 在する、(メタ)アクリロイルオキシアルキルカルバモ イルクロライドのような塩素含有化合物が代表例として 挙げられる。加水分解性塩素を含有するイソシアナトア ルキル (メタ) アクリレートを使用してウレタンアクリ レート等を製造すると、加水分解性塩素が触媒毒となる 上、製品中に混入する塩素化合物によって、耐候性、耐 食性に悪影響が出てくる。特に電子機器部品用ホトレジ スト材料としては加水分解性塩素の存在は致命的ともな りかねない。一般にイソシアナト化合物中の加水分解性 塩素を低減する様々な方法が従来より提案されている。 【0003】例えば特開昭53-119823号公報に は、加水分解性塩素含有イソシアナト化合物と、微細な アルカリ金属炭酸塩とを高温下で長時間混合する方法が 開示され、特開昭59-172450号公報には、加水 分解性塩素含有イソシアナト化合物に亜鉛のカルボン酸 塩とヒンダードフェノール系抗酸化剤とを添加して加熱 処理した後、蒸留する方法が開示され、米国特許第34 65023号には、水に不溶の溶媒中でイソシアナート を合成した後、炭酸水素ナトリウム水溶液で洗浄する方 法が開示され、またドイツ特許第2249375号に

は、加水分解性塩素を含有するポリメチレンポリフェニ ルイソシアナートをエポキシ化合物で処理する方法が開 示されている。また上記アルカリ金属炭酸塩等の薬剤を 用いない方法として、特開昭61-161250号公報 には、加水分解性塩素含有イソシアナト化合物を気化さ せた後、70℃以上の温度で凝縮させることによりイソ シアナト化合物を精製する方法が開示されている。

【0004】しかしながらこれらの方法では、加水分解 性塩素が十分に低減できず、あるいは工業的に実施する には種々の解決すべき問題点が存在し、例えば、上記特 開昭53-119823号公報に記載されている、加水 分解性塩素含有イソシアナト化合物とアルカリ金属炭酸 塩とを高温で混合する方法では、処理後のイソシアナト 化合物と炭酸塩との分離が困難で、ロスの発生が避けら れず、また米国特許第3465023号に示される、炭 酸水素ナトリウム水溶液で洗浄する方法では、有機相と 水相との境界に白色の不溶物が析出し、以後の分離操作 をやっかいなものにしたり、装置の汚染の原因になった りするなどの問題点がある。またこれらのような方法で は、ナトリウムイオンによるイソシアナト化合物の汚染 の虞があり、たとえこのナトリウムイオン含量がppm のオーダーであっても、該イソシアナト化合物を電子材 料用に使用する場合には大きな問題となる。

【0005】特に炭素-炭素二重結合をもつイソシアナ ト化合物を精製する場合には、該イソシアナト化合物同 十の重合反応を防止しつつ、加水分解性塩素含量を効果 的に低減することが求められるが、上記のような方法で は満足できる結果は得られない。米国特許第43106 88号には、0.21%の加水分解性塩素を含むイソシ アナトエチルメタクリレートの塩化メチレン溶液を、ビ シナルエポキシ基含有化合物(例:1,2-ブチレンオ キシド)で処理することにより、加水分解性塩素含有量 を0.05%に低減できることが示されている。しかし この方法ではせいぜい数百ppmまで加水分解性塩素を 低減できるに過ぎず、このような方法で得られた精製イ ソシアナト化合物は、電子材料等の用途に用いるには不

【0006】これら従来技術の問題を解決するため、本 発明者らはイソシアナト化合物中の加水分解性塩素量を 低減させる方法として、アミン類の存在下にエポキシ化 合物で処理する方法を提案した(特開平9-32395 8)。この方法は優れた方法ではあるが、加水分解性塩 素の除去が完全とはいえない。一方、ホスゲンを用いな いでイソシアナト化合物を製造する方法も検討されてお り、イソシアナトアルキル (メタ) アクリレートにおい ても、ウレタン化合物の熱分解による方法が提案されて

 H_2 N- (CH₂ CH₂ NH)_n -H

(式中、nは2以上の整数を示す。)

(6)加水分解性塩素の含有量に対して、1~10倍モ ルのエポキシ基を含む化合物と0.2~2倍モルのアミ

いる (米国特許第2718516号、特開昭62-10 053、特開昭62-195354、特開平5-186 414~5、特開平6-263712)。この方法は高 温下での熱分解工程を含むが、イソシアナトアルキル (メタ) アクリレートはきわめて重合しやすいため、そ の収率は経済的に見た場合、満足しうるものではない。 [0007]

【発明が解決しようとする課題】本発明は、上記のよう な従来技術に伴う問題点を解決しようとするものであっ て、ホスゲンを使って製造されたイソシアナトアルキル (メタ) アクリレートから、実質的に加水分解性塩素を 含まないイソシアナトアルキル (メタ) アクリレートを 工業的に製造する方法を提供することを目的としてい

[0008]

【課題を解決するための手段】本発明者は、上記課題を 解決するために鋭意検討した結果、本発明を完成するに 至った。即ち、以下の発明が提供される。

- (1)加水分解性塩素を含有するイソシアナトアルキル (メタ) アクリレートの精製工程が、イソシアナトアル キルアクリレートの場合は2-クロロプロピオン酸イソ シアナトアルキルエステルを、またイソシアナトアルキ ルメタクリレートの場合は2-メチル-2-クロロプロ ピオン酸イソシアナトアルキルエステルを、実質的に含 有しないようになるまで精製することを特徴とする加水 分解性塩素を実質的に含有しないイソシアナトアルキル (メタ) アクリレートの製造方法。
- (2)精製工程において使用するイソシアナトアルキル (メタ)アクリレートの加水分解性塩素の含有量が10 〇ppm以下である上記(1)の製造方法。
- (3)加水分解性塩素を含有するイソシアナトアルキル (メタ) アクリレートをエポキシ基を含む化合物とアミ ン類及び/又はイミダゾール類で処理しイソシアナトア ルキル(メタ)アクリレートの加水分解性塩素の含有量 を100ppm以下とする処理工程の後に、精製工程を 行う上記(2)の製造方法。

【0009】(4)精製工程が溜出温度100℃未満、 減圧下、重合禁止剤存在下で行われる蒸留による方法で ある上記(1)乃至(3)の製造方法。

(5) アミン類が、トリアルキルアミン(但し、該アル キル基の炭素数は4~15である。) 又は下記式(I) で表される化合物であり、イミダゾール類が2-アルキ ルー4-アルキルイミダゾール(但し、該アルキル基の 炭素数はそれぞれ独立に1~3である。)である上記

(3)又は(4)の製造方法。

\cdots (I)

ン類及び/又はイミダゾール類で処理する上記(3)乃 至(5)の製造方法。

(7) イソシアナトアルキル (メタ) アクリレートが2

-イソシアナトエチルメタクリレートである上記(1) 乃至(6)の製造方法。

(8) イソシアナトアルキルアクリレートの場合は2ークロロプロピオン酸イソシアナトアルキルエステルを、またイソシアナトアルキルメタクリレートの場合は2ーメチルー2ークロロプロピオン酸イソシアナトアルキルエステルを、実質的に含有しないことを特徴とする加水分解性塩素を実質的に含有しないイソシアナトアルキル(メタ)アクリレート。

(9) 2-メチルー2-クロロプロピオン酸2-イソシアナトエチルエステルを実質的に含有しないことを特徴とする、加水分解性塩素を実質的に含有しない2-イソシアナトエチルメタアクリレート。

[0010]

【発明の実施の形態】本発明に係る加水分解性塩素を実質的に含有しないイソシアナトアルキル(メタ)アクリレートの製造方法における精製工程では、被精製物中の加水分解性塩素の含有量は特に限定されるものではないが、プロセスの経済性の観点からは、通常、加水分解性塩素の含有量が1000pm以下のイソシアナトアルキル(メタ)アクリレートを使用するのが有利であり、100pm以下のものを使用することが特に好ましい。例えば、まず加水分解性塩素を含有するイソシアナトアルキル(メタ)クリレートを、アミン類及び/又はイミダゾール類の存在下にエポキシ化合物にて処理することにより加水分解性塩素を100pm以下に低減させて精製工程に使用することが特に望ましい。

【0011】本発明の精製工程では、イソシアナトアルキル(メタ)アクリレートを合成するときの副生成物の一つである2-クロロプロピオン酸イソシアナトアルキルエステル又は2-メチル-2-クロロプロピオン酸イソシアナトアルキルエステルを実質的に含有しなくなるまで、例えば減圧蒸留などの方法で精製することにより、加水分解性塩素を実質的に含有しないイソシアナトアルキル(メタ)アクリレートを得ることを特徴とする。本発明に係るイソシアナトアルキル(メタ)アクリレートの精製においては、加水分解性塩素が含有される粗イソシアナトアルキル(メタ)アクリレートを触媒としてのアミン類及び/またはイミダゾール類の存在下に、エポキシ化合物にて処理した後、穏和な条件で精製

(式中、 R_1 は水素原子、またはメチル基を、 R_2 はアルキレン基を表す。)

【0014】本発明では精製工程の前工程において処理する対象となるイソシアナトアルキル(メタ)アクリレート中に含まれる加水分解性塩素は、10000ppm以下、好ましくは3000ppm以下であることが望ましい。当初含まれる加水分解性塩素がそれより多い場合は、予め、別の方法によって減らしておく方がよい。この方法としては、エポキシ化合物を加えて減圧蒸留する

を行うので、イソシアナトアルキル(メタ)アクリレートの品質に悪影響を及ぼすことなく、実質的に加水分解性塩素を含まないイソシアナトアルキル(メタ)アクリレートを、収率よく、効率的に得ることができる。しかも、このような精製方法は、工業的に容易に実施可能である。

【0012】以下、本発明をさらに詳細に説明する。本 発明に係る加水分解性塩素の量とは、JIS K 15 56 (トリレンジイソシアネート試験方法)の5.7に 記載されている分析法、またはそれと原理的に同等な分 析法で求められる塩素の値であらわされる。一般にかか る方法により定量される加水分解性塩素はある特定の化 合物を指しているものというよりは、複数の塩素化合物 の混合物であると推定される。例として、イソシアナト アルキル (メタ) アクリレートをR-NCOと表した場 合、R-NH-COC1、R-NC12、R-N=C $(C1) - R' \cdot HC1$ (ここでR' はビニル基または イソプロペニル基をあらわす)、などの形で存在してい る可能性が考えられるが、詳細は不明である。またこれ らの加水分解性塩素としては比較的除去しやすいものと 除去しにくいものが混在しており、このことが実質的に 加水分解性塩素を含まないイソシアナトアルキル(メ タ)アクリレートを製造(精製)する際の障害になって きた。本発明において、後述する実施例で用いた加水分 解性塩素の分析法の概略は以下の通りである。すなわ ち、容量500m1のなす型フラスコにメチルアルコー ル100m1、水100mlおよび試料10ml (加水 分解性塩素含有量が少ないときはメタノール、試料とも に増やす。)をとり、還流冷却器をとりつけて、30分 間加熱還流させた後、室温まで冷却し、N/100硝酸 銀溶液を用いて電位差滴定を行う。

【0013】本発明が提供しようとするイソシアナトアルキル (メタ) アクリレートとは、式 (II) で表される化合物であり、好ましくは、 R_2 が炭素数 2 から6のアルキレン基、特に好ましくは、その反応性、入手の容易さ、取り扱いの容易さ等から、エチレン基 ($-CH_2$ CH_2 -) の2-イソシアナトエチル (メタ) アクリレートである。さらに好ましくは、2-イソシアナトエチルメタクリレートである。

$CH_2 = C(R_1) - COO - R_2 - NCO \cdot \cdot \cdot (II)$

方法、窒素等の不活性ガスを吹き込みながら還流させる方法、トリエチルアミンのような3級アミンを加水分解性塩素よりもやや少な目に加え、生じた塩酸塩の結晶を沪過によって分離する方法など各種の方法が考えられるが、その時の状況に応じて適当な方法を選ぶことができる。こうしてある程度以下に減少させられた加水分解性塩素を含むイソシアナトアルキル(メタ)アクリレートに、エポキシ基を含む化合物(以下、エポキシ化合物と略すことがある。)及びアミン類及び/またはイミダゾ

ール類を添加し、加水分解性塩素と反応させる。

【0015】本発明で用いられるエポキシ化合物として は、該エポキシ化合物と本発明のイソシアナトアルキル (メタ) アクリレートとの沸点差がより大きいものが、 後述する分離精製に、最も一般的な蒸留法を用いること ができて好都合であり、通常、その沸点差が5℃以上、 好ましくは20℃以上あることが望ましい。エポキシ化 合物としては、分子内にエポキシ基を有し、かつ他にイ ソシアナト基を反応しうる活性水素を有していない限り 特に限定されず、例えば、脂肪族または脂環式アルキレ ンオキサイド、エポキシ化脂肪酸エステル、エポキシ化 トリグリセリド等が挙げられる。脂肪族アルキレンオキ サイドとしては、例えば、プロピレンオキサイド、ブチ レンオキサイド、ヘキセンオキサイド、などが挙げら れ、また脂環式アルキレンオキサイドとしては、シクロ ヘキセンオキサイド、シクロペンテンオキサイド、及び これらに置換基のついたものなどが挙げられる。エポキ シ化脂肪酸エステルとしてはエポキシ化ステアリン酸ア ルキル等、分子量300~500程度のものが挙げられ る。エポキシ化トリグリセリドとしては、例えば大豆 油、綿実油等の油脂を酢酸、ギ酸等の溶媒中で酸触媒の 存在下に過酸化水素水で酸化して得られるもの(分子 量:約500~1500, ヨウ素価:2~14、オキシ ラン酸素量:2~15%程度のもの)が挙げられる。な お、エポキシ化合物中のオキシラン酸素量は、エポキシ 化合物を既知量の塩化水素と反応させた後、過剰分の塩 化水素をアルカリ標準液で滴定し、滴定値をブランク値 と比較することにより定量される。

【0016】本発明ではこれらのエポキシ化合物を1種 または2種以上組み合わせて用いることができる。上記 のエポキシ化合物の中では、エポキシ化脂肪酸エステ ル、エポキシ化トリグリセリドが好ましく用いられる。 エポキシ化合物は、加水分解性塩素1当量(塩素原子1 モル) あたり、1~5当量、好ましくは1.5~3当量 の量で用いられることが望ましい。エポキシ化合物の量 が加水分解性塩素1当量あたり1当量未満では加水分解 性塩素を効率的に十分除去できず、その効果は小さい。 また5当量を超える量で用いても、それ以上添加効果は 上がらず、不経済となる。なお、エポキシ化合物の当量 数は、該エポキシ化合物に含有される、(エポキシ基を 構成している酸素原子 [オキシラン酸素] の数×モル 数)として計算する。本発明で用いられるアミン類及び /またはイミダゾール類としては、1級、2級、3級の 各アミンのいずれでもよく、また、鎖状、分枝状でも環 状でもよく、また鎖状アミン類では脂環、芳香環構造を 有していてもよく、アミノ基は1個でも複数個でもよい が、好ましくは、トリエチレンテトラミン、トリヘプチ ルアミン、トリオクチルアミン、トリノニルアミン、ト リデシルアミン、1,4-ジアザビシクロ[2.2. 2] オクタン、イミダゾール、2-エチル-4-メチル イミダゾール、2,4ージメチルイミダゾール、2ーメ チルイミダゾール、2,4ージエチルイミダゾール、1 ーベンジルー2ーメチルイミダゾールから選ばれる1つ またはそれ以上の化合物、更に好ましくはトリエチレン テトラミン、トリオクチルアミン、2ーエチルー4ーメ チルイミダゾールから選ばれる1つまたはそれ以上の化 合物が適している。

【0017】アミン類及び/またはイミダゾール類は加水分解性塩素1当量に対し、通常0.2~2.0当量、好ましくは0.3~1.0当量の量で用いられることが望ましい。このアミン類及び/またはイミダゾール類の量が0.2当量未満では殆どその添加効果が見られず、一方、2当量を超えると系内が著しく塩基性雰囲気になり、イソシアナト基の重合等好ましくない副反応を引き起こす原因となることがある。また1級または2級のアミンが多くなると、イソシアナトアルキル(メタ)アクリレートとの反応が無視できなくなり、収率を下げるだけでなく、ゲル化の原因になることがある。なお、アミン類及び/またはイミダゾール類の当量数は、窒素原子の数×モル数として計算する。(例えば、窒素原子を2個有するイミダゾールであれば、1モルは2当量になる。)

このようにしてアミン類及び/またはイミダゾール類存在下に加水分解性塩素とエポキシ化合物を30~100 ℃、好ましくは40~80℃で反応させる。反応時間はあまり効果に影響を与えないので特に限定されないが、30分~3時間程度が適当である。

【0018】このあと、可能ならば単蒸留でイソシアナ トアルキル(メタ)アクリレートを分離するか、抽出、 その他の方法で分離する。これにより、加水分解性塩素 の含有量が1000ppm以下、好ましくは100pp m以下、更により好ましくは50ppm以下のイソシア ナトアルキル(メタ)アクリレートを得る。次いでこれ を精留塔及び還流装置を有する蒸留設備で精留する。精 留塔の種類は特に限定されるものではないが、圧力損失 ができるだけ少ないようなもの、例えば、適当な充填物 を詰めた充填塔が好ましく用いられる。精留塔の理論段 数および還流比は、化合物の種類、蒸留圧力等によって 異なるので、一概に指定できないが、これらの条件を調 整して、副生物の一つである、2-クロロプロピオン酸 イソシアナトアルキルエステル (イソシアナトアルキル アクリレートの場合)、又は2-クロロ-2-メチルプ ロピオン酸イソシアナトアルキルエステル(イソシアナ トアルキルメタクリレートの場合)が、実質的にガスク ロマトグラフィーで検出されなくなるまで精製する。2 -クロロプロピオン酸イソシアナトアルキルエステル、 または2-クロロ-2-メチルプロピオン酸イソシアナ トアルキルエステルそのものは前記の加水分解性塩素の 分析により検出されず、無関係のようであるが、これら を除くことにより、加水分解性塩素を実質的に含有しな いイソシアナトアルキル (メタ) アクリレートを得ることができる。

【0019】ガスクロマトグラフィーは化合物の種類に

よっても異なるが、代表的な2-イソシアナトエチルメ タクリレートの場合、通常、以下のような検出条件で実 施することができる。

カラム: J&W Scientific社製 DB-1

内径 0.32mm、長さ 30m、液相膜厚 1.0μm

温度:カラム 初期の8分間は80℃、その後10℃/分で昇温し、最終温

度は300℃

注入口 200~300℃

検出器 300℃

検出器:水素炎イオン化検出器 キャリヤーガス:ヘリウム

流量は、カラム 3m1/分、スプリット 100m1/分

[0020]

【実施例】以下、本発明について、実施例によって更に 具体的に説明するが、本発明はこのような実施例により 何ら限定されるものではない。

[実施例1] 分留管、温度計、攪拌機、加熱浴を備えた容量500m1のガラス製反応器に、加水分解性塩素含量が381ppmの2-イソシアナトエチルメタクリレート (沸点211 $^{\circ}$) 300g、オキシラン酸素含量6.1%のエポキシ化油脂系可塑剤 (分子量:約1000, ヨウ素価:7)1.7g、2,6-ジターシャリーブチルー4-メチルフェノール0.3g、およびトリエチレンテトラミン (沸点277.4 $^{\circ}$)0.11gを仕込み、60 $^{\circ}$ で2.5時間攪拌した後、約1.3kPa、85 $^{\circ}$ で蒸留し、初留分を仕込みの10%とった後、受器を切り替えて、精製2-イソシアナトエチルメタクリレート220gを得た。

【0021】この中の加水分解性塩素を前述の方法で分 析したところ、29ppmであり、水素炎イオン化検出 器を備えたガスクロマトグラフィーによる2-クロロー 2-メチルプロピオン酸2-イソシアナトエチルエステ ルの分析値は、クロマトグラム上の試料に由来する全ピ ーク面積に占めるこの化合物のピーク面積の割合(以 下、単純ピーク面積比という)であらわすと、265p pmであった。次に、内径20mm、長さ30cmのガ ラスカラムに、 $3 mm \phi O ディクソンパッキング (Dixo$ n Packing)を充填したものを2本直列につなぎ、これ を精留塔として、約0.7kPa、溜出温度70℃、塔 底温度81℃で、上記の精製2-イソシアナトエチルメ タクリレート150gにフェノチアジン0.15gを加 えたものを蒸留した。初留14.8gが溜出したところ で受器を切り替え、続いて53gを溜出させた。これを ガスクロマトグラフィーで分析したところ、2-クロロ -2-メチルプロピオン酸2-イソシアナトエチルエス テルは検出されなかった。また加水分解性塩素含量を分 析したところ、検出されなかった。(検出限界:1pp m以下)

【0022】[比較例1]実施例1で使用した加水分解性塩素が381ppmの2-イソシアナトエチルメタクリレートを、前処理をすることなく、実施例1の蒸留設備を用いて同様に蒸留した。初留15gが溜出したところで受器を切り替え、続いて51gを溜出させたところ、得られた留分中に2-クロロ-2-メチルプロピオン酸2-イソシアナトエチルエステルは検出されなかったが、加水分解性塩素を分析すると、124ppmであった。

【0023】[比較例2]実施例1で使用した蒸留塔を1本にし、充填物を6mmφのディクソンパッキングに変えた他は実施例1と同様の実験を行った。得られた溜出液中の2-クロロー2-メチルプロピオン酸2-イソシアナトエチルエステルは、単純ピーク面積比で0.01%であった。一方、加水分解性塩素を分析すると、16ppmであった。

【0024】[実施例2]加水分解性塩素含量460ppmの2-イソシアナトエチルアクリレートを用い、実施例1と同様の実験を行った。得られた溜出物中の2-クロロプロピオン酸2-イソシアナトエチルエステルをガスクロマトグラフィーで分析したところ、検出されなかった。また加水分解性塩素も検出限界以下であった。【0025】[実施例3]加水分解性塩素含量451p

【0025】 [実施例3] 加水分解性塩素含量451ppmの2-イソシアナトプロピルメタクリレートを用いて実施例1と同様の実験を行った。得られた溜出物中の2-クロロー2-メチルプロピオン酸2-イソシアナトプロピルエステルをガスクロマトグラフィーで分析したところ、検出されなかった。また加水分解性塩素も検出限界以下であった。

[0026]

【発明の効果】本発明により実質的に加水分解性塩素を含有しないイソシアナトアルキル(メタ)アクリレートを工業的に製造することができる。特に製造されたイソシアナトアルキル(メタ)アクリレートは、電子材料等の塩素を嫌う用途向けに好適な活性照射線硬化性樹脂等の原材料に使用可能である。

フロントページの続き

(72)発明者 大西 豊

神奈川県川崎市川崎区扇町5番1号 昭和 電工株式会社総合研究所川崎研究室内